天然气地球化学

doi:10.11764/j.issn.1672-1926.2015.06.1120

塔河油田不同类型海相原油裂解动力学分析

马安来

(中国石油化工股份有限公司石油勘探开发研究院,北京 100083)

摘要:应用黄金管热模拟方法研究了塔里木盆地塔河油田稠油、正常原油和高蜡原油3种不同类型 海相原油热解过程的气态烃产率、碳同位素特征。塔里木盆地3种不同类型海相原油具有相似的 生烃过程,随着热解温度的增高,甲烷产率不断增加,C2--C5产率呈现先增加后降低的趋势。在生 烃量上,高蜡原油具有最高的总气态烃产率,为464mg/g_油,而稠油具有最低的气态烃产率,为 316mg/g_油。在同位素演化过程中,δ¹³C1值先变小后变大,δ¹³C2值、δ¹³C3值在温度大于420℃以后 均呈现逐渐变大特征。使用 Kinetics 软件,计算了3种不同类型原油总气质量生成活化能。在频 率因子为1.78×10¹⁴ s⁻¹的前提下,3个原油气体质量产率的活化能分布较窄,范围为56~ 66kcal/mol。相比较而言,稠油总气体质量产率活化能分布范围最宽,主频活化能最低。使用原油 动力学参数,根据油气藏破坏比例系数,计算塔里木盆地塔河原油作为油相保存的地质温度范围为 178~206℃。塔中隆起中深1井中寒武统挥发性油藏的存在证实了上述结论。 关键词:原油裂解;动力学;原油稳定性;海相原油;稠油;正常原油;高蜡原油;塔里木盆地

中图分类号:TE132.4 **文献标志码**:A **文章编号**:1672-1926(2015)06-1120-09 **引用格式**:Ma Anlai. Kinetics of oil-cracking of different types of marine oils from Tahe Oilfield, Tarim Basin,NW China[J]. Natural Gas Geoscience, 2015, 26(6):1120-1128. [马安来. 塔河油田 不同类型海相原油裂解动力学分析[J]. 天然气地球科学, 2015, 26(6):1120-1128.]

0 引言

原油稳定性一直是地球化学界研究的热点之 一^[1-2]。早期研究认为原油稳定性相对较差,Quigley等^[3]认为绝大多数的原油生成温度为100~ 150℃,天然气生成温度为150~220℃。在封闭体 系中,原油裂解起始温度为150℃。20世纪90年代 中后期,北海和墨西哥湾等地不断发现175~200℃ 高温油藏,而油藏中的原油并未受到热降解作 用^[4-5]。自然界高温油藏的不断发现使得石油在 160℃开始大规模裂解,在200℃完全转化为湿气 和焦沥青的观点受到了严重挑战。

Pepper 等^[6]认为前人高估了原油裂解程度,原 油的裂解温度与生成原油的烃源岩质量密切相关。 Schenk 等^[7]研究了不同类型原油的裂解特征,认为 在缺少储层沥青和矿物的情况下,当温度低于 160℃时,任何物性的原油在不同加热速率下,油藏 不会发生严重的裂解。国内 Wang 等^[8-9]、田辉 等^[10]、李贤庆等^[11-12]、何坤等^[13]、朱光有等^[14]研究 了塔里木盆地稠油、正常原油的裂解动力学特征,但 缺乏对不同类型原油的对比研究。

一些学者研究了压力对单体化合物的影响,Fabus 等^[15]认为在低压阶段(20~40)×10⁵Pa,压力加 速了 nC_6 和 nC_7 裂解,而在高压阶段,压力抑制了 nC_6 和 nC_7 裂解作用。Behar 等^[16]认为在(120~ 400)×10⁵Pa条件下,压力增强了 nC_{25} 的裂解,在 (400~800)×10⁵Pa,压力抑制了 nC_{25} 的裂解,使得 裂解速度降低到 120×10⁵Pa 的水平。但是 Jackson 等^[17]认为在(120~600)×10⁵Pa 的压力范围内,压 力对 nC_{16} 的裂解一直具有抑制作用。Al Darouich

收稿日期:2014-10-28;修回日期:2014-11-28.

基金项目:国家重点基础发展规划("973")项目(编号:2012CB214800;2005CB422108);中国石化科技部项目(编号:P07021);国家科技重 大专项(编号:2011ZX05005;2008ZX05005)联合资助.

作者简介:马安来(1969-),男,安徽淮南人,副教授,博士,主要从事油气地球化学和成藏机理研究. E-mail:maal.syky@sinopec.com.

等^[18] 对轻质芳烃进行了高压热裂解实验,压力大于 100×10⁵ Pa时,压力增加降低了轻质芳烃中不稳定分 子的热裂解,以及一些新生的重质化合物的二次裂 解。将轻质芳烃的裂解结果应用于北海 Elgin 高温高 压油气藏中,显示压力对这些芳烃的热裂解抑制效应 约为 8℃。目前普遍认为高压抑制了原油裂解。

早期采用正构烷烃单体化合物的裂解实验研究 原油的稳定性^[15-16]。对芳烃化合物的裂解实验是在 20世纪80年代后期陆续开展,与正构烷烃裂解活 化能和频率因子相比较,芳烃的活化能和频率因子 普遍要低^[19-20]。在裂解动力学模型方面,早期使用 的原油组分动力学模型仍是目前商业化软件中广泛 采用的动力学模型。将原油划分为若干组分相似的 大类,如Kuo等^[21]将原油划分为石₁、C₂、C₃一C₅、 C₆一C₁₄、稳定的芳烃、C₁₅+饱和烃、C₁₅+芳烃、胶质、 沥青质和焦沥青等。Domine等^[22]最早使用地球化 学条件下的自由基反应模型机理来检测储层中烃类 的稳定性,Domine等^[23]认为成熟原油在240~ 260℃仍保持稳定,稳定性取决于原油组成。在一般 盆地的条件下,原油向天然气的裂解基本上是不可 能发生的。

随着塔里木盆地油气勘探向深部开展,深层寒

武系油气勘探前景日益引起业界的关注。中国石化 西北油田分公司在阿克库勒隆起上钻探的塔深1井 为亚洲最深钻井,该井在8406~8408m的寒武系 白云岩储层中氯仿浸泡获得少量液态烃,大于 8000m的深层仍发育良好的白云岩储层。深层石 油的勘探下限引起广大学者的关注。本文选择塔里 木盆地塔河油田不同类型原油(稠油、正常原油和高 蜡原油),采用黄金管热模拟实验技术,根据 Kinetic 软件,获取不同类型原油的气体生成动力学参数,研 究不同类型原油油藏温度保存界限。

1 样品与实验

1.1 样品

样品选择塔里木盆地塔河油田 T915 井三叠 系正常原油、T901 井奧陶系高蜡原油和 T740 井 奧陶系稠油。3 个样品的基础地球化学数据见 表1。T740 井奧陶系稠油遭受明显的生物降解作 用,硫含量在 2.29%为高硫原油。这 3 个原油虽 然在原油物性具有较大的差异,但是在生物标志化 合物组成上具有相似性,为同源的产物。物性的差 异是由于成藏时间不同、成藏后所遭受的二次蚀变 作用不同所致。

		-			
井号		T915	T901	T740	
	井深/m	4 603~4 606	5 820~5 875	6 260~6 290	
	层位	$T_2 a$	$O_2 yj$	$O_2 y j$	
	密度/(g/cm ³)	0.908 0	0.857 5	0.972 3	
	黏度/(mPa•s)	79.86	14.84	1 055.37	
	含蜡量/%	11.83	29.67	6.42	
	含硫量/%	1.63	0.20	2.29	
	Н	12.14	13.51	9.97	
医生己素	С	85.52	85.84	65.30	
原油兀紊	Ν	0.29	n. d.	0.41	
组成/ 20	S	1.73	0.57	2.05	
	0	0.32	0.08	22.27	
	饱和烃	48.99	67.34	35.40	
原油族组成	芳香烃	32.68	7.10	41.69	
/ %	非烃	18.33	25.56	22.91	
	沥青质	6.15	3.91	19.07	
	C_{27} 20R	37	47	34	
八マ西本仏ツ	$C_{28}20R$	18	14	14	
分于地球化字	C ₂₉ 20R	45	39	52	
麥奴	$C_{29} 20S/(20S+20R)$	0.53	0.54	0.52	
	Ts/(Ts+Tm)	0.47	0.47 0.87		

表 1 原油动力学实验样品 Table 1 Characteristic of the experimental oils

1.2 实验方法

采用有压力的黄金管封闭体系生烃动力学实验 装置^[8-14],生烃热解温度范围为 300~620℃。将原 油样品(10~30mg)在氩气保护下封入黄金管(长度 40mm,直径 4.5mm),黄金管分别放置于高压釜中。 通过高压泵对高压釜充水,从而对样品施加压力。 利用压力传感器调节,使生烃热解实验的压力维持 在 50MPa。利用程序升温(升温速率为 20℃/h 和 2℃/h)对高压釜加热,加热到事先设定的温度点。 高压釜的温度与压力采用计算机程控技术,温度误 差在 0.1℃,压力误差小于 1MPa。

生烃热解实验完成后,将黄金管取出高压釜,对 黄金管内的热模拟气体成分进行 GC 分析。热模拟 气体由真空集气泵收集,其成分分析在 HP5890 Ⅱ 型 GC 仪上完成,内标法定量,误差小于 1%。GC 条件:采用 Poraplot Q 型色谱柱($30m \times 0.25mm \times$ 0.25µm),用氦气作载气;升温程序:初始温度 50℃,恒温 2min,再以 4℃/min 的速率升至 180℃, 恒温 15min。

气体各组分碳同位素分析在 Isochrom Ⅱ 型 GCIRMS 同位素质谱仪上完成,要求 2~3 次的分 析误差不大于±0.3‰(PDB,下同)。采用 Poraplot Q型色谱柱($30m \times 0.32mm \times 0.25\mu$ m),用氦气作 载气;升温程序:初始温度 50℃,恒温 3min,再以 4℃/min 的速率升至 150℃,恒温 8min。

2 实验结果

2.1 不同类型原油裂解生气量

图 1 是塔河油田 3 种类型原油在 2 种不同的升 温速率(2 $^{\circ}$ C/h、20 $^{\circ}$ C/h)条件下生成 C₁—C₅、甲烷和 C₂—C₅ 气态烃质量产率随热解温度的实验测试 结果。

(1)3种类型海相原油产气质量产率与热解温度、升温速率密切相关。总体来说,随着热解温度的增高(或热演化程度的增高),甲烷的质量产率不断增加。慢速升温速率条件下(2℃/h),原油热解生成甲烷的产率要高于快速升温条件下(20℃/h)甲烷的产率。

(2)3 种类型原油都具有较高的产气性。T901 井奧陶系高蜡原油具有最高的产气量,表现出最好 的产气性能,在慢速升温条件下,热解温度升到 602℃,累计甲烷产率为464mg/g_{ih}[图 1(a)];T915 井三叠系原油热解甲烷产率与T901 井奧陶系原油 相近,热解温度升至 603℃时,累计甲烷产率为 434mg/g_{ia}[图 1(b)];T740 井奥陶系稠油具有最低的产率,热解温度升至 605℃时,累计甲烷产率为 316mg/g_{ia}[图 1(c)]。

(3)3 种类型原油均可以生成一定数量的 C_2 — C₅气态烃,大约在热解温度为 460~500℃时, C_2 — C₅气态烃的产率达到最大值。T901 井奧陶系高蜡 原油具有最高的 C_2 —C₅气态烃产率,可以达到 388mg/g_{ii};T915 井三叠系原油 C_2 —C₅气态烃产率 与 T901 井奧陶系原油相近,最高产率为 346mg/g_{ii}; T740 井奧陶系稠油具有最低的 C_2 —C₅气态烃产 率,产率为 212mg/g_{ii}(图 1)。

2.2 C1-C3气态烃碳同位素特征

图 2 为塔里木盆地塔河油田不同类型原油裂解 生成甲烷、乙烷和丙烷碳同位素的测试结果。从图 中可以看出以下特征:

(1) 塔河油田原油不论是稠油还是正常原油、高 蜡原油还是中低蜡含量原油,其热解气中甲烷、乙烷 和丙烷碳同位素均与热解温度、升温速率有着密切 的关系。以甲烷碳同位素为例,当热解温度小于 400~420℃,快速升温条件下(20℃/h)甲烷碳同位 素值比慢速升温条件下(2℃/h)高 0.3‰~2‰;热 解温度大于 420℃,快速升温条件下甲烷碳同位素 值比慢速升温条件下低 1‰~3‰。

(2)同一原油样品同一升温速率条件下,同一温 度点,不论原油类型,均呈现 δ^{13} C₁ $< \delta^{13}$ C₂ $< \delta^{13}$ C₃ 的 特征。

(3) 从 3 种不同类型原油裂解甲烷碳同位素值 来看,T740 井稠油在裂解过程中甲烷碳同位素值变 化范围最小,范围为-49.10%~-39.21%,而 T901 井高蜡原油在裂解过程中甲烷碳同位素值变 化范围最大,范围为-56.45%~-39.54%。随着 热解温度的增高(或者热演化程度的增高),3 种原 油热解气甲烷碳同位素呈现先逐渐降低,然后随着 热解温度的继续增高而逐渐增大的特点,转折点对 应的最高热解温度约为 400~420℃左右(图 2),相 当于模拟实验测得 R_0 =1.5%~1.7%左右,这与国 内外研究报道的甲烷碳同位素变化规律基本是一致 的。与塔里木干酪根裂解气甲烷碳同位素转折点 371℃相比(2℃/h的加热速率),原油裂解气甲烷碳 同位素转折点晚于干酪根裂解气甲烷碳同位素转折

 (4)当热解温度大于 400~420℃以后(相当于 R₀=1.5%~1.7%),热解气甲烷碳同位素与热解
温度(或等效 R₀)之间具有良好的相关性。



图 1 塔里木盆地塔河油田不同类型海相原油生气特征

Fig. 1 Characteristic of gaseous hydrocarbon pyrolysed from different type oils from Tahe Oilfield, Tarim Basin

(5)当热解温度大于 420℃以后,快速升温条件 和慢速升温条件下,原油热解气 δ¹³ C₂ 值、δ¹³ C₃ 值均 随温度的升高而加大。相比之下,乙烷碳同位素值 与热解温度之间的相关性较好。

(6)与干酪根裂解气甲烷碳同位素相比较,在热 解温度相同的条件下,原油裂解气的甲烷碳同位素 值远低于干酪根裂解气甲烷碳同位素值。以 2℃/h 升温速率为例,在同位素转折点之后,原油甲烷碳同 位素值分布在-56.45‰~-37.69‰之间,而塔里 木盆地干酪根甲烷碳同位素值则介于-44.69‰~ -29.72‰,原因之一是从干酪根到油的转折过程中 发生了一定程度的碳同位素分馏^[24]。

此外,由于大部分甲烷来自 C_2-C_5 重烃的裂 解,在裂解阶段 C_2-C_5 重烃的碳同位素值要大于原 油全油碳同位素值,因而生成的甲烷碳同位素组成 偏轻[24-25]。

2.3 C1-C5动力学参数模拟

No. 6

运用 Kinetics 软件,对塔河油田的 3 种不同类型原油进行了生烃动力学计算^[8-14,26]。在 Wa-

ples^[27]提出的频率因子为 1.78×10¹⁴ s⁻¹的前提下, 3 种原油气体质量产率的活化能分布较窄,范围为 56~66kcal/mol(图 3)。T915 井三叠系正常原油活 化能分布范围为 59~61kcal/mol,主频活化能为 61kcal/mol,T901 井奥陶系高蜡原油的活化能分布 范围为 60~62kcal/mol,而 T740 井奥陶系稠油的 活化能分布范围为 56~66kcal/mol。相比较而言, 稠油总气体质量产率活化能分布范围最宽,主频活 化能最低。用获得的动力学参数可以很好地拟合实 验结果。

3 塔里木盆地原油独立油相保存温度 及地质实例

3.1 独立油相保存最高温度

地质体中原油热稳定性有 2 种含义:一是独立 相原油消失的温度,即纯油藏的最大保存温度;二是 原油完全消失的温度,即液态可动烃基本消失^[27-29]。 Claypool 等^[28]提出基于油气藏气油比与原油转化 率之间的关系:

 $C = GOR / (GOR + 3\ 000)$

式中:C为原油转化率,也即被破坏的原油比例,GOR(气油比)单位为 scf/bbl,分母中的3 000 单位为 scf/bbl,相当于 $534m^3/m^3$ 。3 000scf/bbl 是假定的平 均值,实际值取决于原油的密度和平均的分子量,不同原油在裂解过程中产生的气体量不尽相同,不同的 PVT条件也能导致不同的相互溶解性的差异,气体 在生成后泄漏,或者除原油裂解外,气体还有其他的 来源均会导致实际值偏离 3 000scf/bbl^[30-32]。





McCain 等^[33]认为独立油相存在时,原油破坏 比例为51%,此时对应的GOR值为570m³/m³,而 Hunt^[34]认为独立油相存在时,原油最大破坏比例 为62.5%,此时对应的GOR值为891m³/m³。值得 注意的是按照上述的定义,在所谓的独立液相消失 的情况下,仍有相当部分的油状分子能够存在,当 C>62.5%时,储层中独立液相消失。在这些情况 下,裂解涉及气相中的凝析油比例的变化,气相中的 重烃逐渐转变成气相大小的分子。

Waples 等^[27]使用频率因子为 1.78×10¹⁴ s⁻¹, 高斯分布活化能 *E* = 59kcal/mol, σ = 1.5kcal/mol 计算了原油作为独立油相存在的地质温度。虽然原 油转化率存在 11.5%差别,但对应独立油相原油保 存的地质温度仅有 3~4℃的差别。

表 2、图 4 是使用本文 3 个原油 C1-C5 气体质

量产率动力学参数,运用 Kinetics 软件计算了地质 条件下独立油相保存的地质温度。

从表 2 中可以看出,在一般的地质条件下,独 立油相存在的地质温度范围为 178~206°C,51% 和 62.5%的原油转化率之间的差别导致地质温度 之间的差别也仅在 2~6°C之间。在 0.5°C/Ma 慢 速加温条件下,独立油相的保存温度为 178~ 185°C,而在 10°C/Ma 快速加温条件下,独立油相 保存的地质温度与 Waples^[27]的温度相差为 8~ 12°C,而与田辉等^[10]计算的温度相差为 4~8°C。 这主要是取决于所使用的原油活化能的差异。 Waples^[27]认为对于古近系一新近系原油来说,通 常可以保存到 188~190°C,在沉积速率很快的情 况下,原油可以保存到 200°C。





表 2	不同地质升温条件下独立油相存在的最大地质温度
-----	------------------------

Table 2	Maximum temperature	for preservation of	oil as a seperate	phase as a function	of heating rate
---------	---------------------	---------------------	-------------------	---------------------	-----------------

们们生态	独立油相保存的地质温度									
开温速率 ⁻ /(℃/Ma) -	使用 T901 井参数		使用 T915 井参数		使用 T740 井参数		Waples ^[27]		田辉等[10]	
	C = 51%	C = 62.5%	C = 51%	C = 62.5%	C = 51%	C = 62.5%	C = 51%	C = 62.5%	C = 51%	C = 62.5%
0.5	183	185	182	184	178	184	170	173		
1	187	190	187	189	183	189	174	178		
2	192	195	191	194	188	193	79	182	184	187
5	198	201	197	200	194	200	185	188	188	194
10	203	206	202	205	199	205				

3.2 地质实例——塔中隆起中深1井寒武系盐下 油气藏

2011年8月,中国石油在塔中隆起东部钻探中

深1井,2012年5月完钻,完钻深度6835m,完钻层 位为前寒武系基底,该井在下寒武统肖尔布拉克组, 获折日产天然气3×10⁴m³、水34m³;中寒武统阿瓦 塔格组 2 次酸压测试共获得原油 110m³,取得了寒 武系盐下发现的重要苗头。2012 年 11 月,为寻求 工业性发现,查明寒武系盐下储层特征,实施了中深 1 井的侧钻井——中深 1C 井。2013 年中深 1C 井钻 至 6 944m 完钻,完钻层位为下寒武统肖尔布拉克组, 中深 1C 井经小型酸洗后,油压约为 40MPa,最高折日 产气达 216 677m³,最终定产 158 545m^{3[35]}。



中深1井2套产层,一是肖尔布拉克组下段,温 度为165℃,压力为74~75MPa;二是中寒武统阿瓦 塔格组下段,温度为160℃,压力恢复慢,无法 测量^[35]。

中深1井下寒武统肖尔布拉克组天然气以烃类 气体为主,甲烷气占78.3%,非烃气体中CO₂含量 较高,达14.4%,N₂含量占2.55%,烃类气体干燥 系数为99.0%,属于干气气藏。

中深1井中寒武统既有油又有气,为挥发油藏。 阿瓦塔格组原油密度为0.7870g/cm³,黏度为 1.213mPa・s,含蜡量为4.5%,沥青质为0.49%, 胶质为1.04%。为低凝、低黏度、低含量原油。在 原油族组分上,饱和烃含量为83.03%,非烃+沥青 质含量中等为9.3%。全油色谱为前峰型,主峰碳 为 nC_8 ,轻组分保留完整。天然气以烃类气体为主, 甲烷含量占68.6%,烃类气体干燥系数平均为 77.8%,属于湿气。非烃气体中CO₂含量较高,达 10.9%,N₂含量平均为0.795%^[35]。

尽管中深 1 井中下寒武统现今储层温度在 160~165℃之间,在地质历史时期,寒武系储层曾经 历了两次较高的地温期,一是奥陶纪,地温梯度可达 35~40℃/km,二是二叠纪,地温梯度高达 34~ 38℃/km,塔中隆起塔参1井古地温研究表明,中寒 武统在海西晚期古地温接近于 180℃,下寒武统超 过 180℃^[36]。而寒武系油藏多为加里东期早期成藏 的产物。中深1井中寒武统挥发性油藏的存在为塔 里木盆地寒武系原油在接近 180℃仍为独立油相存 在这一结论提供了有力证据。

4 结论

(1)塔里木盆地塔河油田不同类型海相原油裂 解过程能生成很高的总气态烃产率和大量的 C_2 — C_5 产率。其中高蜡原油具有最大的生气产率和 C_2 — C_5 产率。不同类型海相原油裂解生烃曲线变 化特征一致,随着热解温度的增高,甲烷产率不断增 加, C_2 — C_5 产率呈现先增加后降低的趋势。

(2)塔里木盆地塔河油田不同类型海相原油裂 解生成的气态烃碳同位素均呈现 δ¹³ C₁ < δ¹³ C₂ < δ¹³ C₃的正碳同位素分布特征,热解温度大于 420℃ 以后原油热解气 δ¹³ C₂ 值、δ¹³ C₃ 值均随温度的升高 而加大。在 3 个样品中,T740 井稠油裂解气甲烷碳 同位素具有最小的分布范围。

(3)在频率因子为 1.78×10¹⁴ s⁻¹ 的前提下,3 个原油气体质量产率的活化能分布较窄,范围为 56~66kcal/mol。相比较而言,稠油总气体质量产 率活化能分布范围最宽,主频活化能最低。

(4)使用 Kinetic 软件计算表明,在一般的地质 条件下,塔河原油作为独立油相存在的地质温度范 围为 178~206℃。中深 1 井中寒武统挥发性油藏 的存在证实了这一结论。

致谢:本研究得到中国科学院广州地球化学研究所 刘金钟研究员、田辉博士、潘长春研究员的指导和帮助,在此表示真挚的感谢。

参考文献(References):

- [1] Mango F D. The stability of hydrocarbons under the time-temperature conditions of petroleum genesis[J]. Nature, 1991, 352 (11):146-148.
- [2] Hayes J M. Stability of petroleum[J]. Nature, 1991, 352(11): 108-109.
- [3] Quigley T M, Mackenzie A S. The temperature of oil and gas formation in the sub-surface[J]. Nature, 1988, 333(9):549-552.
- [4] McNeil R I, BeMent W O. Thermal stability of hydrocarbon: Laboratory criteria and field example[J]. Energy & Fuel,

1996,10(1):60-67.

- [5] Brigaud F. HP-HT Petroleum System Prediction from Basin to Prospect Scale[R]. Project OG/211/94FR/UK, Commission of the European Community, Directorate General for Energy, Brussels, 1998.
- [6] Pepper A S, Dodd T A. Simple kinetic models of petroleum formation, Part II: Oil-gas cracking[J]. Marine and Petroleum Geology, 1995, 12(3): 321-340.
- [7] Schenk H J. Primio R Di, Horsfield B. The conversion of oil into gas in petroleum reservoirs. Part I: Comparative kinetic investigation of gas generation from crude oils of lacustrine, marine and fluviodeltaic origin by programmed-temperature closed-system pyrolysis[J]. Organic Geochemistry, 1997, 26 (7):467-481.
- [8] Wang Yunpeng, Wang Zhaoyun, Zhao Changyi, et al. Kinetics of hydrocarbon gas generation from marine kerogen and oil: Implications for the origin of natural gases in the Hetianhe gasfield, Tarim Basin, NW China [J]. Journal of Petroleum Geology, 2007, 30(4): 339-356.
- [9] Wang Yunpeng, Zhang Shuichang, Wang Feiyu, et al. Thermal cracking history by laboratory kinetics simulation of Paleozoic oil in eastern Tarim Basin, NW China, implications for the occurrence of residual oil reservoirs[J]. Organic Geochemistry, 2006, 36(12):1803-1815.
- [10] Tian Hui, Wang Zhaoming, Xiao Zhongyao, et al. Oil-cracking into gases: Kinetic modeling and geological significance[J]. Chinese Science Bulletin, 2006, 51(22): 2673-2770.[田辉,王 招明,肖中尧,等.原油裂解成气动力学模拟及其意义[J].科 学通报, 2006, 51(15): 1821-1827.]
- [11] Li Xianqing, Yang Yunfeng, Tian Hui, et al. Study on kinetic parameters of crude oil cracking gas and its application[J]. Acta Sedimentologica Sinica, 2012, 30(6):1156-1164. [李贤庆,仰云峰,田辉,等.原油裂解成气动力学参数及其应用研究[J]. 沉积学报, 2012, 30(6):1156-1164.]
- [12] Li Xianqing, Yang Yunfeng, Tian Hui, et al. Kinetics of natural gas generation of Mandong 1 gas pool in Tarim Basin[J]. Journal of Oil and Gas Technology, 2010, 32(5): 49-55. [李贤庆, 仰云峰, 田辉, 等. 塔里木盆地满东 1 气藏天然气生成动力 学研究[J]. 石油天然气学报, 2010, 32(5): 49-55.]
- [13] He Kun, Zhang Shuichang, Mi Jingkui. Research on the kinetics and controlling factors for oil cracking[J]. Natural Gas Geoscience, 2011, 22(2): 211-218. [何坤, 张水昌, 米敬奎. 原 油裂解的动力学及控制因素研究[J]. 天然气地球科学, 2011, 22(2): 211-218.]
- [14] Zhu Guangyou, Yang Haijun, Su Jin, et al. True exploration potential of marine oils in the Tarim Basin[J]. Acta Petrologica Sinica, 2012, 28(3):1333-1347. [朱光有,杨海军,苏劲,等. 塔里木盆地海相石油的真实勘探潜力[J]. 岩石学报, 2012, 28 (3):1333-1347.]
- [15] Fabuss B M,Smith J O,Satterfield C N. Thermal cracking of pure saturated hydrocarbos[C]//McKetta J J. Advances in Petroleum Chemistry and Refining. New York: Interscience,

1964:157-201.

- [16] Behar F, Vandenbroucke M. Experimental determintation of the rate constants of the nC₂₅ thermal cracking at 120,400 and 800 bar: Implications for high pressure/high temperature prospect[J]. Energy & Fuel,1996,10(4):932-940.
- [17] Jackson K J, BurnhamA K, Braun R L, et al. Temperature and pressure dependence of n-hexadecane cracking [J]. Organic Geochemistry, 1995, 23(10):941-953.
- [18] Al Darouich T, Behar F, Largeau C. Pressure effect on the thermal cracking of light aromatic fraction of Safaniya crude oil-Implications for deep prospects[J]. Organic Geochemistry, 2006,37(9):1155-1169.
- [19] Behar F, Budzinski H, Vandenbroucke M, et al. Methane generation from oil cracking of 9-methylphenanthrene cracking and comparison with other pure compounds and oil fractions [J]. Energy & Fuel, 1999, 13(2), 471-481.
- [20] Datriguelongue C, Behar F, Budzinski H, et al. Thermal stability of dibenzothiophene in closed system pyrolysis: Experimental study and kinetic modeling[J]. Organic Geochemistry, 2006,37(1):98-116.
- [21] Kuo L C, Michael G R. A multicomponent oil-cracking kinetics model for modeling preservation and composition of reservoir[J]. Organic Geochemistry, 1994, 21(8/9):911-925.
- [22] Domine F, Dessort D, Brevart O. Towards a new method of geochemical kineticmodeling: Implication for the stability of crude oils[J]. Organic Geochemistry, 1998, 28(9/10): 597-612.
- [23] Donime F,Bounaceur R,Scacchi G,et al. Up to what temperature is petroleum stable? New insights from a 5200 free radical reactions model[J]. Organic Geochemistry, 2002, 33(12); 1487-1499.
- [24] Tian Hui, Xiao Xianming, Li Xianqing, et al. Comparison of gas generation and carbon isotope fractionation of methane from marine kerogen- and crude oil-cracking gases [J]. Geochimica, 2007, 36(1):71-77. [田辉,肖贤明,李贤庆,等. 海相干酪根与原油裂解气甲烷生成及碳同位素分馏的差异研 究[J]. 地球化学, 2007, 36(1):71-77.]
- [25] Wang Yunpeng, Tian Jin. Review of oil cracked gas formation, identification and migration[J]. Natural Gas Geoscience, 2007,18(2):235-244.[王云鹏,田静.原油裂解气的形成、鉴别与运移研究综述[J].天然气地球科学,2007,18(2):235-244.]
- [26] Geng Xinhua, Geng Ansong. Kinetic simulating experiment on secondary thermal cracking of the bitumen generated from marine carbonate rock[J]. Natural Gas Geoscience, 2008, 19 (5):695-670. [耿新华, 耿安松. 源自海相碳酸盐岩烃源岩原 油裂解成气的动力学研究[J], 天然气地球科学, 2008, 19(5):695-700.]
- [27] Waples D W. The kinetics of in-reservoir oil destruction and gas formation: constraints from experimental and empirical data, and from thermodynamics [J]. Organic Geochemistry, 2000,31(6):553-575.

- [28] Claypool G E, Mancini E A. Geochemical relationships of petroleum in Mesozoic reservoirs to carbonate source rocks of Jurassic Smackover Formation, southwestern Alabama [J]. AAPG Bulletin, 1989, 73(7):904-924.
- [29] Qu Jiayan, Wang Zhenping, Fu Xiaotai, et al. The chemical kinetic study of thermo-destruction of oil pool[J]. Hebei University Technology, 2003, 32(4): 35-40. [曲佳燕, 王振平, 付 晓泰,等. 油藏热破坏的化学动力学定量研究[J]. 河北工业大 学学报, 2003, 32(4): 35-40.]
- [30] Behar F, Kressmann S, Rudkiewiez J L, et al. Experimental simulation in a confined system and kinetic modeling of kerogen and oil cracking[J]. Organic Geochemistry, 1992, 19 (1-3):173-189.
- [31] Horsfield B. Schenk H J. Mills N. et al. Closed-system programmed-temperature pyrolysis for simulating the conversion of oil to gas in a deep petroleum reservoir[J]. Organic Geochemistry, 1992, 19(1-3):191-204.
- [32] Hill R J, Tang Tongchun, Kaplan I R. Insights into oil crack-

ing based on laboratory experiments[J]. Organic Geochemistry,2003,34(12):1651-1672.

- [33] McCain Jr, W D, Bridges B. Volatile oils and retrograde gas-What's the difference[J]. Petroleum Engineer International, 1994,66(1):35-36.
- [34] Hunt J M. Petroleum Geochemistry and Geology[M]. 2nd ed. New York: W H Freeman and Company, 1996: 35-66.
- [35] Wang Zhaoming, Xie Huiwen, Chen Yongquan, et al. Discovery and exploration of Cambrian subsalt dolomite original hydrocarbon reservoir at Zhongshen-1 well in Tarim Basin[J]. China Petroleum Exploration, 2014, 19(2):1-13. [王招明,谢会文,陈永权,等. 塔 里木盆地中深1井寒武系盐下白云岩原生油气藏的发现与勘 探意义[J]. 中国石油勘探, 2014, 19(2):1-13.]
- [36] Wang Feiyu, Zhang Shuichang, Zhang Baoming, et al. Maturity and its history of Cambrian marine source rocks in the Tarim Basin[J]. Geochimica, 2003, 32(5):461-468. [王飞宇,张 水昌,张宝明,等. 塔里木盆地寒武系海相烃源岩有机质成熟 度及演化史[J]. 地球化学, 2003, 32(5):461-468.]

Kinetics of Oil-cracking of Different Types of Marine Oils from Tahe Oilfield, Tarim Basin, NW China

MA An-lai

(Exploration & Production Research Institute, SINOPEC, Beijing 100083, China)

Abstract: The C_1-C_5 gas generation, carbon isotope ratios during cracking of heavy, normal and high-waxy marine oils from Tahe Oilfield, Tarim Basin, NW China, were described with closed-gold tube under high pressure. Three types of oil have similar gas-generation process, with C_1 yield increasing with pyrolytic temperature and C_2-C_5 yield increasing at first then decreasing with the temperature. Heavy-waxy oil has the highest C_1-C_5 yield of $510 \text{ mg/g}_{\text{m}}$, whereas heavy oil has the lowest C_1-C_5 yield of $316 \text{ mg/g}_{\text{m}}$. The $\delta^{13}C_1$ value was light at first, but gradually became heavier with the increase of pyrolytic temperature. However, the $\delta^{13}C_2$ and $\delta^{13}C_3$ values gradually became heavier when the temperature was greater than 420° C. Using kinetics software, the kinetic parameters of C_1-C_5 of different type of marine oils were calculated. With the frequency factor of about $1.78 \times 10^{14} \text{ s}^{-1}$, the distribution of the activation energy of C_1-C_5 mass formation was relatively narrow, with the range from 56 to 66 kcal/mol. Among the three types of oil, heavy oil has the widest activation energy distribution, with the lowest major frequency of activation energy. Based on the kinetic parameters, in combination with the fractional conversion(C) of oil to gas, the maximum temperature at which oil can be preserved as a separate oil phase varies from about 178° C at geological slow heating rates. The existence of Middle Cambrian volatile reservoir of well Zhongshen 1 from Tazhong Uplift provided a strong evidence for the conclusion.

Key words: Oil-cracking; Kinetics; Oil stability; Marine oil; Heavy oil; Normal oil; High-waxy oil; Tarim Basin